

## TDMF3 : Équations dynamiques locales - Correction

### 1 Écoulements visqueux

#### 1.1 Écoulement sur un plan incliné

1. ★ Écoulement incompressible donc  $\text{div}(\vec{v}) = 0$ . Comme  $\vec{v}$  est suivant  $\vec{e}_x$ ,  $\partial v/\partial x = 0$ . Donc  $v$  ne dépend pas de  $x$ .

★ Écoulement stationnaire donc  $\partial \vec{v}/\partial t = \vec{0}$ . Puis on calcule  $(\vec{v} \cdot \text{grad}) \vec{v} = \vec{0}$ . Donc  $D\vec{v}/Dt = \vec{0}$ .

★ L'équation de Navier-Stokes appliquée à l'écoulement dans le référentiel terrestre donne donc :  $\vec{0} = -\text{grad}(p) + \mu \vec{g} + \eta \Delta \vec{v}$ . Soit deux équations  $0 = -\partial p/\partial x + \mu g \sin \alpha + \eta \partial^2 v/\partial z^2$  et  $0 = -\partial p/\partial z + \mu g \cos \alpha$

2. L'intégration de la deuxième relation donne  $p(x, z) = \mu g \cos \alpha z + f(x)$ . D'après la condition aux limites  $p(x, z = 0) = p_0$ . Donc  $f(x) = p_0$ . Alors  $p(z) = \mu g \cos \alpha z + p_0$ .

3. Pour un fluide visqueux,  $v(z = h) = 0$ . De plus, l'air exerce une force surfacique tangentielle négligeable sur l'eau au niveau de la surface libre :  $d\vec{F}_{\text{air} \rightarrow \text{liquide}} = \vec{0}$ . Or, cette force est proportionnelle à  $\partial v/\partial z$ . Donc  $\frac{\partial v}{\partial z}(z = 0) = 0$ .

4. Comme ni  $p$ , ni  $v$  ne dépendent de  $x$ , la première relation provenant de Navier-Stokes donne  $\frac{d^2 v}{dz^2} = -\frac{\mu}{\eta} g \sin \alpha$ . En intégrant :  $dv/dz = -\frac{\mu}{\eta} g \sin \alpha z + A$ . D'après la condition aux limites en  $z = 0$ ,  $A = 0$ . En intégrant de nouveau :  $v(z) = -\frac{\mu}{\eta} g \sin \alpha z^2/2 + B$ . D'après la conditions aux limites  $v(z = h) = 0$ , on obtient

$$v(z) = \frac{\mu}{\eta} g \sin \alpha (h^2 - z^2)/2$$

5. Le débit volumique est  $D_v = \int_{y=0}^{y=L} \int_{z=0}^{z=h} v(z) dy dz = L \frac{\mu}{\eta} \frac{g \sin \alpha}{2} \int_{z=0}^{z=h} (h^2 - z^2) dz = L \frac{\mu}{\eta} \frac{g \sin \alpha}{3} h^3$

La vitesse moyenne est  $\langle v \rangle = \frac{1}{h} \int_{z=0}^{z=h} v(z) dz = \frac{D_v}{hL} = \frac{\mu}{\eta} \frac{g \sin \alpha}{3} h^2$

6.  $v = 0,2 \text{ m/s}$ .

#### 1.2 Écoulement de Poiseuille plan

#### 1.3 Écoulement de Poiseuille cylindrique

1. Écoulement incompressible donc  $\partial v_z/\partial z = 0$ . Donc  $v$  ne dépend que de  $r$ .

2. Stationnaire donc  $\partial \vec{v}/\partial t = \vec{0}$ . Et on calcule que l'accélération convective est aussi nulle.

3. L'équation de Navier-Stokes suivant  $\vec{u}_r$  donne  $\partial p/\partial r = 0$

4. L'équation de Navier-Stokes sur  $\vec{u}_z$  donne  $\partial p/\partial z = \eta \Delta v_z = \eta \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left( r \frac{\partial v_z}{\partial r} \right)$ . Comme  $p$  ne dépend que de  $z$ , le membre de gauche ne dépend que de  $z$ . Comme  $v_z$  ne dépend que de  $r$ , le membre de droite ne dépend que de  $r$ . Ainsi, une fonction de seulement  $z$  est égale à une fonction de seulement  $r$ , elle est donc constante.

$dp/dz = C = \text{cte}$ . On a donc  $p(z) = Cz + C'$  qui donne avec les conditions aux limites  $p(0) = p_1$  et  $p(L) = p_2$  :

$$p(z) = \frac{p_2 - p_1}{L} z + p_1$$

5. Retour à l'équa diff sur  $v_z$  :

$$\eta \frac{1}{r} \frac{d}{dr} \left( r \frac{dv_z}{dr} \right) = C \quad (1)$$

$$\eta \frac{d}{dr} \left( r \frac{dv_z}{dr} \right) = Cr \quad (2)$$

$$\eta r \frac{dv_z}{dr} = Cr^2/2 + C'' \quad (3)$$

$$\eta \frac{dv_z}{dr} = Cr/2 + C''/r \quad (4)$$

D'après l'énoncé,  $dv_z/dr$  est bornée. Or  $C''/r$  n'est borné sur  $[0, R]$  que si  $C'' = 0$ . Donc  $\eta \frac{dv_z}{dr} = Cr/2$ . Puis  $v_z(r) = \frac{r^2 C}{4\eta} + C'''$ .

D'après la CI  $v_z(R) = 0$ , on obtient finalement  $v_z(r) = \frac{p_2 - p_1}{4L\eta}(r^2 - R^2)$ .

$$6. \quad D_V = \iint_S \vec{v} \cdot d\vec{S} = \frac{(p_1 - p_2)\pi R^4}{8L\eta}$$

7. Analogie entre loi d'Ohm  $I = \frac{1}{R} \Delta V$  et ici :  $D_V = \frac{1}{R_h} \Delta p$  avec  $R_h = 4L\eta/R^4$ . Cf cours électromagnétisme :  $R = \frac{L}{\sigma \pi R^2}$ .

L'analogie est complète concernant la longueur  $L$  : la résistance électrique et hydraulique sont toutes les deux proportionnelles à  $L$ . On peut prolonger l'analogie en comparant  $R_h \propto \eta$  et  $R \propto 1/\sigma$ , la viscosité s'interprète comme une résistivité. En revanche, l'analogie ne fonctionne pas concernant le rayon. On a ici  $R_h \propto 1/R^4$  alors que la résistance électrique  $R \propto 1/R^2$ .

8. AN.

## 1.4 Sans utiliser Navier-Stokes

1. Utiliser  $\text{div}(\vec{v}) = 0$ .

$$2. \quad \vec{F}_p = \pi r^2 (p(z) - p(z + \ell)) \vec{u}_z$$

$$3. \quad \vec{F}_t = \eta \frac{dv_z}{dr} 2\pi r \ell \vec{u}_z$$

4. PFD avec accélération nulle, intégration, puis utilisation de la CI  $v_z(r = a) = 0$ .

## 2 Écoulements parfaits

### 2.1 Jet d'eau en sortie de robinet

1. La masse volumique est constante en tout point de l'écoulement, l'écoulement est donc incompressible. On a donc conservation du débit volumique, de sorte que :

$$\pi D_0^2 v_0 = \pi D^2(z) v(z)$$

d'où l'on déduit :

$$v(z) = \left( \frac{D_0}{D(z)} \right)^2 v_0$$

2. Les conditions pour appliquer la relation de Bernoulli sont ici respectées (stationnaire, incompressible, parfait, irrotationnel, homogène). En se plaçant sur une ligne de courant à la périphérie de l'écoulement entre deux points de côte 0 et  $z$ , on obtient :

$$\frac{p_0}{\mu_{\text{eau}}} + 0 + \frac{v_0^2}{2} = \frac{p(z)}{\mu_{\text{eau}}} - gz + \frac{v^2(z)}{2}$$

On a de plus  $p(z) = p_0 + \mu_{\text{air}} gz \sim p_0$  à la périphérie de l'écoulement, d'où :

$$v(z) = \sqrt{v_0^2 + gz}$$

3.

$$D(z) = \sqrt{\frac{v_0}{v(z)}} D_0 = \frac{D_0}{\left(1 + \frac{2gz}{v_0^2}\right)^{1/4}}$$

## 2.2 Clepsydre

1. Pour un écoulement incompressible, le débit volumique se conserve. Donc  $|dz/dt|S(z) = v_O s$ .

L'écoulement n'est pas stationnaire car la hauteur d'eau  $z(t)$  varie. Mais comme  $S(z) \gg s$ , elle varie très lentement, on considère alors l'écoulement comme « quasi-stationnaire ». On applique alors la relation de Bernoulli sur la ligne de courant entre l'interface et O :  $(dz/dt)^2/2 + gz = v_O^2/2$ . Comme  $s \ll S$  :  $v_O = \sqrt{2gz}$ .

On injecte alors cette expression dans la conservation du débit :  $\frac{dz}{dt} = -\frac{s}{S(z)}\sqrt{2gz}$  qui peut s'intégrer par séparation des variables.

2. On va intégrer entre deux instants tels que  $z(t_1) = z_1$  et  $z(t_2) = z_2$ .

$$\frac{S(z)}{\sqrt{z}} dz = -s\sqrt{2g} dt \quad (5)$$

$$\text{avec } S(z) = S_0 \left(\frac{z}{z_0}\right)^n : \frac{S_0}{z_0^n} z^{n-1/2} dz = -s\sqrt{2g} dt \quad (6)$$

$$\frac{S_0}{z_0^n} \int_{z_1}^{z_2} z^{n-1/2} dz = -s\sqrt{2g} \int_{t_1}^{t_2} dt \quad (7)$$

★ Si  $n \neq -1/2$  :

$$\frac{S_0}{z_0^n} \left[ \frac{z^{n+1/2}}{n+1/2} \right]_{z_1}^{z_2} = -s\sqrt{2g} T \quad (8)$$

$$\text{Donc } T = \frac{S_0}{z_0^n s \sqrt{2g} (n+1/2)} (z_1^{n+1/2} - z_2^{n+1/2}).$$

★ Si  $n = -1/2$  :

$$\frac{S_0}{z_0^n} [\ln(z)]_{t_1}^{z_2} = -s\sqrt{2g} T \quad (9)$$

$$\text{Donc } T = \frac{S_0}{z_0^n s \sqrt{2g}} \ln(z_1/z_2).$$

3. Pour  $n = 1/2$ , la durée  $T$  est proportionnelle à la variation de niveau :  $T = \frac{S_0}{z_0^n s \sqrt{2g} (n+1/2)} (z_1 - z_2)$ . Ainsi, une clepsydre de profil  $S(z) \propto \sqrt{z}$  peut être munie de graduations régulières pour y lire des durées.

## 2.3 Oscillations dans un tube en U

Cf exo de cours.

## 2.4 Cyclone et écoulement tourbillonnaire

1. ★ Méthode 1 : par théorème de Stokes  $\oint \vec{v} \cdot d\vec{\ell} = \iint_S \text{rot}(\vec{v}) \cdot d\vec{S} = 2 \iint_S \vec{\Omega} \cdot d\vec{S}$ . Cf exo de cours chapitre MF1.

★ méthode 2 : par intégration directe :  $2\vec{\Omega} = \text{rot}(\vec{v}) = \frac{1}{r} \frac{d(rv)}{dr} \vec{u}_z$ .

$$\boxed{v(r < R) = \Omega r} \quad \boxed{v(r > R) = \Omega R^2 / r} \quad (10)$$

2. L'équation de Navier-Stokes donne  $-\mu v^2/r = -dp/dr$ .

★ Si  $r > R$  :  $dp/dr = \mu \Omega^2 R^4 / r^3$ . Donc  $p(r) = -2\mu \Omega^2 R^4 / r^2 + A$ . Loin du tourbillon,  $p$  doit tendre vers  $p_0$ . Donc

$$\boxed{p(r > R) = p_0 - 2\mu \Omega^2 R^4 / r^2}.$$

★ Si  $r < R$  :  $dp/dr = \mu \Omega^2 r$ . Donc  $p(r) = \mu \Omega^2 r^2 / 2 + B$ . Puis condition aux limites en  $R$  pour trouver

$$B = p_0 - 5\mu \Omega^2 R^2 / 2. \text{ Donc } \boxed{p(r < R) = p_0 - 5\mu \Omega^2 R^2 / 2 + \mu \Omega^2 r^2 / 2}.$$

Globalement, on trouve  $p < p_0$ . Ce tourbillon correspond à une dépression.